

(9) BUNDESREPUBLIK **DEUTSCHLAND**

® Offenlegungsschrift

_(i) DE 41 30 299 A 1

(51) Int. Cl.5: C 08 F 10/06

C 08 F 4/642 C 08 F 4/68 // C08F 4/646,4/58



PATENTAMT

Aktenzeichen: Anmeldetag:

P 41 30 299.0 12. 9.91

43) Offenlegungstag:

18. 3.93

(7) Anmelder:

BASF AG, 6700 Ludwigshafen, DE

(72) Erfinder:

Littmann, Dieter, Dr., 6800 Mannheim, DE; Evertz, Kaspar, Dr., 6707 Schifferstadt, DE; Schlund, Rueger, Dr., 6800 Mannheim, DE; Muehlenbernd, Thomas, Dr., Tokio/Tokyo, JP; Konrad, Rainer, Dr., 6701 Gönnheim, DE; Klimesch, Roger, Dr., 6146 Alsbach-Hähnlein, DE; Kerth, Juergen, Dr., 6719 Carlsberg, DE; Schweier, Guenther, Dr., 6701 Friedelsheim, DE

(S4) Verfahren zur Herstellung von Polypropylen unter Hochdruck

Verfahren zur Herstellung von Homopolymerisaten des Propylens oder Copolymerisaten des Propylens mit anderen Olefinen oder deren Mischungen, wobei man bei Drücken von 100 bis 3000 bar und bei Temperaturen von 100 bis 330°C polymerisiert und als Katalysator ein Metallocenkatalysatorsystem verwendet.

Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Homopolymerisaten des Propylens oder Copolymerisaten des Propylens mit anderen Olefinen oder deren Mischungen.

Verfahren zur Herstellung von Homo- und/oder Copolymerisaten des Propylens bei niederen Drücken und unter Verwendung von Ziegler-Katalysatorsystemen sind z. B. aus der EP-A 3 51 392 und der EP-A 3 21 852 bekannt. Hierbei liegen jedoch heterogene Systeme vor, die Produktivitäten sind nicht zufriedenstellend und die Auswahl an Comonomeren ist eingeschränkt.

Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es daher, ein Verfahren zur Herstellung von Homo- und/oder Copolymerisaten des Propylens zur Verfügung zu stellen, welches die genannten Nachteile nicht aufweist.

Demgemäß wurde ein Verfahren von Homopolymerisaten des Propylens oder Copolymerisaten des Propylens mit anderen Olefinen oder deren Mischungen gefunden, wobei man bei Drücken von 100 bis 3000 bar und bei Temperaturen von 100 bis 330°C polymerisiert und als Katalysator ein Metallocenkatalysatorsystem verwendet.

Nach diesen Verfahren erhält man lineare Homopolymerisate des Propylens bzw. lineare Copolymerisate, die Kurzkettenverzweigungen aufweisen.

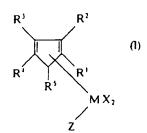
Als Olefine, die mit Propylen copolymerisiert werden können, haben sich cyclische Olefine mit 3 bis 12 C-Atomen, bevorzugt mit 4 bis 8 C-Atomen, Diene, insbesondere α, ω-Diene mit 4 bis 10 C-Atomen wie Hexadien-1,5 und Olefine mit 2 bis 10 C-Atomen, bevorzugt Ethylen, Butene und Hexene als geeignet erwiesen, wobei die α-Olefine besonders bevorzugt sind. Diese Olefine können auch Aryl- oder Heteroelementsubstituenten wie Styrol oder ungesättigte substituierte Silane aufweisen.

In der Regel werden diese Comonomeren in Mengen von 0,1 bis 99,9 Gew.-%, bevorzugt in Mengen von 1 bis 99 Gew.-%, bezogen auf die Menge an Propylen eingesetzt.

Als Katalysatoren werden Metallocenkatalysatorsysteme verwendet, die als aktiven Bestandteil u. a. eine Komplexverbindung von Metallen der IV. und V. Nebengruppe des Periodensystems, insbesondere von Titan, Zirkonium, Hafnium, Vanadium, Niob oder Tantal enthalten. Vorzugsweise werden dabei solche Komplexverbindungen verwendet, bei denen das Metallatom über π -Bindungen mit ungesättigten cyclischen Kohlenwasserstoffatomen verbunden ist, beispielsweise Cyclopentadienyl-, Fluorenyl- oder Indenylgruppen. Weiterhin sind die bevorzugt eingesetzten Komplexverbindungen dadurch gekennzeichnet, daß das Metallatom noch mit weiteren Liganden, insbesondere mit Fluor, Chlor, Brom und Iod oder einem C_1 - bis C_{10} -Alkyl, beispielsweise einer Methyl-, Ethyl-, Propyl- oder Butylgruppe, verknüpft sein kann. Besonders geeignete Komplexverbindungen enthalten dabei insbesondere Chlor.

Bevorzugte Metallocenkatalysatorsysteme enthalten als aktive Bestandteile

a) einen Metallocenkomplex der allgemeinen Formel I



35

40

45

50

55

60

65

in der die Substituenten folgende Bedeutung haben:

M Titan, Zirkonium, Hafnium, Vanadium, Niob oder Tantal,

X Fluor, Chlor, Brom, Iod, Wasserstoff, C_1 - bis C_{10} -Alkyl, C_6 - bis C_{15} -Aryl oder - OR 6 , wobei

R⁶ C₁- bis C₁₀-Alkyl, C₆- bis C₁₅-Aryl, Alkylaryl, Arylalkyl, Fluoralkyl oder Fluoraryl mit jeweils 1 bis 10 C-Atomen im Alkylrest und 6 bis 20 C-Atomen im Arylrest bedeutet,

R¹ bis R⁵ Wasserstoff, C₁- bis C₁₀-Alkyl, 5- bis 7gliedriges Cycloalkyl, das seinerseits ein C₁- bis C₆-Alkyl als Substituent tragen kann, C₆- bis C₁₅-Aryl oder Arylalkyl, wobei gegebenenfalls auch zwei benachbarte Reste gemeinsam für ungesättigte, 4 bis 15 C-Atome aufweisende cyclische Gruppen stehen können, oder

 $Si(R^7)_3$ mit $R^7C_{1^-}$ bis C_{10^-} Alkyl, C_{6^-} bis C_{15^-} Aryl oder C_{3^-} bis C_{10^-} Cycloalkyl, Z für X oder

steht, wobei die Reste

R8 bis R12 Wasserstoff, C1- bis C10-Alkyl, 5- bis 7gliedriges Cycloalkyl, das seinerseits ein C1- bis C10-Alkyl als Substituent tragen kann, C6- bis C15-Aryl oder Arylalkyl bedeuten und wobei gegebenenfalls auch zwei benachbarte Reste gemeinsam für 4 bis 15 C-Atome aufweisende cyclische Gruppen stehen können, oder $Si(R^{13})_3$ mit R^{13} C_{1^-} bis C_{10^-} Alkyl, C_{6^-} bis C_{15^-} Aryl oder C_{3^-} bis C_{10^-} Cycloalkyl, oder wobei die Reste

 R^4 und Z gemeinsam eine Gruppierung $-[Y(R^{14})_2]_n - E$ bilden, in der

Y für Silicium, Germanium, Zinn oder Kohlenstoff steht,

R14 für C1- bis C10-Alkyl, C3- bis C10-Cycloalkyl oder C6- bis C10-Aryl

n für die Zahlen 1, 2, 3 oder 4

Efür

$$\begin{array}{c}
R^{12} \\
R^{10}
\end{array}$$

oder A steht, wobei

 $A - O - , -S - , > NR^{15} \text{ oder } > PR^{15} \text{ bedeutet},$

 $mit\ R^{15}\ C_1-bis\ C_{10}-Alkyl,\ C_6-bis\ C_{15}-Aryl,\ C_3-bis\ C_{10}-Cycloalkyl,\ Alkylaryl\ oder\ Si(R^{16})_3$

mit R16 C1- bis C10-Alkyl, C6- bis C15-Aryl, C3- bis C10-Cycloalkyl oder Alkylaryl

b) eine offenkettige oder cyclische Alumoxanverbindung der allgemeinen Formel II oder III

$$\begin{array}{c|c}
R^{17} \\
\hline
 & AI \longrightarrow Q \longrightarrow AI \longrightarrow R^{17} \\
\hline
 & R^{17}
\end{array}$$
(II)

wobei R¹⁷ eine C₁- bis C₄-Alkylgruppe bedeutet und m für eine ganze Zahl von 5 bis 30 steht.

Von den Metallocenkomplexen der allgemeinen Formel I sind

$$R^{1}$$
 R^{2}
 R^{3}
 R^{4}
 R^{3}
 R^{3}

55

10

20

25

35

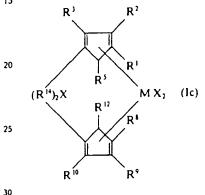
40

45

50

60

65



und

35 R¹ R²
40 [(R¹⁴),Y]_n MX, (Id)

bevorzugt

Von den Verbindungen der Formel la sind insbesondere diejenigen bevorzugt, in denen

M Titan, Zirkonium oder Hafnium.

X Chlor und

R1 bis R5 Wasserstoff oder C1- bis C4-Alkyl

55 bedeuten.

Von den Verbindungen der Formel Ib sind als bevorzugt diejenigen zu nennen, bei denen

M für Zirkonium oder Hafnium steht,

X für Chlor,

R1 bis R5 Wasserstoff, C1- bis C4-Alkyl oder Si(R7)3.

R6 bis R10 Wasserstoff, C1- bis C4-Alkyl oder Si(R13)3

bedeuten.

Insbesondere sind die Verbindungen der Formel Ib geeignet, in denen die Cyclopentadienylreste gleich sind,

65 bevorzugt sind die unsubstituierten Cyclopentadienylreste.

Von den Verbindungen der Formel Ic sind diejenigen besonders geeignet, in denen

R1 und R8 gleich sind und für Wasserstoff oder C1- bis C10-Alkylgruppen stehen,

R ⁵ und R ¹² gleich sind und für Wasserstoff, eine Methyl-, Ethyl-, iso-Propyl- oder tertButylgruppe stehen R ² , R ³ , R ⁹ und R ¹⁰ die Bedeutung R ³ und R ¹⁰ C ₁ - bis C ₄ -Alkyl R ² und R ⁹ Wasserstoff haben oder zwei benachbarte Reste R ² und R ³ sowie R ⁹ und R ¹⁰ gemeinsam für ungesättigte, 4 bis 12 C-Atome aufweisende	
cyclische Gruppen stehen, R ¹⁴ für C ₁ - bis C ₈ -Alkyl,	:
M für Zirkonium oder Hafnium,	
Y für Silicium, Germanium, Zinn oder Kohlenstoff und X für Chlor stehen.	
Beispiele für besonders geeignete Komplexverbindungen sind u.a.	10
Dimethylsilandiylbis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Diethylsilandiylbis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Methylethylsilandiylbis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-3-tert.butyl-5-ethylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl)-dimethylzirkonium,	15
Dimethylsilandiylbis(-2-methylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Diethylsilandiylbis(-2-methylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-ethylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-isopropylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-tertbutylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Diethylsilandiylbis(-2-methylindenyl)-zirkoniumdibromid,	20
Dimethylsulfidbis(-2-methylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-methyl-5-methylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-methyl-5-ethylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-ethyl-5-isopropylcyclopentadienyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-methylindenyl)-zirkoniumdichlorid, Dimethylsilandiylbis(-2-methylbenzindenyl)-zirkoniumdichlorid und	25
Dimethylsilandiylbis(-2-methylindenyl)-hafniumdichlorid. Bei den Verbindungen der allgemeinen Formel Id sind als besonders geeignet diejenigen zu nennen, in denen	30
M für Zirkonium oder Hafnium, X für Chlor oder C_1 - bis C_{10} -Alkyl stehen, Y für Silicium oder Kohlenstoff steht, wenn $n=1$ ist oder für Kohlenstoff, wenn $n=2$ ist R^{14} für C_1 - bis C_8 -Alkyl, C_5 - und C_6 -Cycloalkyl oder C_6 - bis C_{10} -Aryl, A für $-O-$, $-S-$, $> NR^{15}$ und R^1 bis R^3 und R^5 für Wasserstoff, C_1 - bis C_{10} -Alkyl, C_3 - bis C_{10} -Cycloalkyl, C_6 - bis C_{15} -Aryl oder $Si(R^7)_3$ stehen.	35
Die Synthese derartiger Komplexverbindungen kann nach an sich bekannten Methoden erfolgen, wobei die Umsetzung der entsprechend substituierten, cyclischen Kohlenwasserstoffanionen mit Halogeniden von Titan, Zirkonium, Hafnium, Vanadium, Niob oder Tantal, bevorzugt ist. Beispiele für entsprechende Herstellungsverfahren sind u. a. im Journal of Organometallic Chemistry, 369 (1989), 359 – 370 beschrieben.	40
Die Metellocenkomplexe können auch in kationischer Form vorliegen, wie in der EP-A 2 77 003 und der EP-A 2 77 004 beschrieben wird.	45
Neben der Komplexverbindung enthalten die Metallocenkatalysatorsysteme in der Regel noch oligomere Alumoxanverbindungen der allgemeinen Formel II oder III, wobei R ¹⁷ bevorzugt für Methyl- oder Ethylgruppen und m bevorzugt für eine Zahl von 10 bis 25 steht.	
Die Herstellung dieser oligomeren Alumoxanverbindungen erfolgt üblicherweise durch Umsetzung einer Lösung von Trialkylaluminium mit Wasser und ist u. a. in der EP-A 2 84 708 und der US-A 47 94 096 beschrieben. In der Regel liegen die dabei erhaltenen oligomeren Alumoxanverbindungen als Gemische unterschiedlich langer, sowohl linear als auch cyclischer Kettenmoleküle vor, so daß m als Mittelwert anzusehen ist. Die Alumoxanverbindungen können auch im Gemisch mit anderen Metallalkylen, bevorzugt mit Aluminiumalkylen	50
vorliegen. Bei dem erfindungsgemäßen Verfahren hat es sich als vorteilhaft erwiesen, die Komplexverbindung von Metallen der IV. und V. Nebengruppe des Periodensystems und die oligomere Alumoxanverbindung in solchen Mengen zu verwenden, daß das atomare Verhältnis zwischen Aluminium aus der oligomeren Alumoxanverbindung und dem Übergangsmetall aus der Komplexverbindung von Metallen der IV. und V. Nebengruppe des	55
Periodensystems im Bereich von 10:1 bis 10 ⁶ :1, insbesondere im Bereich von 10:1 bis 10 ⁴ :1 liegt. Für das erfindungsgemäße Verfahren werden die Katalysatoren i.a. in einer Menge von 10 ⁻¹ bis 10 ⁻⁹ , bevorzugt von 10 ⁻² bis 10 ⁻⁵ mol/l Metall eingesetzt. Das Verfahren kann in den üblichen für die Hochdruckpolymerisation verwendeten Reaktoren durchgeführt werden, beispielsweise in Rührautoklaven.	60
Es hat sich als vorteilhaft erwiesen, vor der Polymerisation zunächst die Komplexverbindung von Metallen der IV. und V. Nebengruppe des Periodensystems mit der oligomeren Alumoxanverbindung zu vermischen, wodurch sich ein aktiviertes Katalysatorsystem bildet. Die Dauer dieses Aktivierungsschrittes beträgt üblicherweise 1 bis 120 Minuten, vorzugsweise 10 bis 100 Minuten. Die Vermischung wird bevorzugt in der Weise	65

durchgeführt, daß man die Komplexverbindung mit einer Lösung der oligomeren Alumoxanverbindung in einem inerten Lösungsmittel, beispielsweise in Benzol, Toluol, Hexan, Heptan oder deren Mischungen, bei Temperaturen von 0 bis 50°C in Kontakt bringt.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann so durchgeführt werden, daß die Lösungen aus Komplexverbindungen und oligomeren Alumoxanverbindungen vor dem Reaktor gemischt und/oder in den Reaktor an mehreren Stellen eingespeist werden. Die Polymerisation kann absatzweise oder kontinuierlich durchgeführt werden. Man arbeitet bei Drücken von 100 bis 3500 bar, bevorzugt von 500 bis 3000 bar, insbesondere von 1000 bis 3000 bar und bei Temperaturen von 100 bis 330°C, bevorzugt von 120 bis 300°C, insbesondere von 120 bis 250°C. Die Verweilzeiten liegen im Bereich von 20 bis 240, bevorzugt von 30 bis 120 Sekunden.

Die wesentlichen Vorteile des erfindungsgemäßen Verfahrens bestehen darin, daß hohe Produktivitäten erzielt werden, daß die Auswahl an Comonomeren sehr groß ist, daß hohe Umsätze bei kurzen Verweilzeiten und hohe Molekulargewichte erreicht werden.

Beispiele

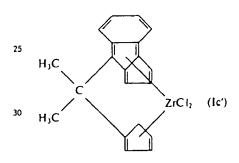
15

20

Beispiele 1

Herstellung eines Propylen-Homopolymerisats (PP)

440 mg (← 1 mmol)



wurden in einer Mischung aus 50 ml (36 g. 0,5 mol) Aluminiumtrimethyl und 290 g 1,53 molarer toluolischer Methylaluminoxan-Lösung (0,5 mol) in 101 Toluol gelöst. Unter Luft- und Feuchtigkeitsausschluß wurde in einem kontinuierlich arbeitenden Hochdruck-Rührautoklav 10 m³ Propylen/h und die oben beschriebene Lösung dosiert.

Über die Versuchsbedingungen und die Ergebnisse gibt Tabelle 1 Aufschluß.

Das mittlere Molekulargewicht Mw (Gewichtsmittelwert) wurde durch Gelpermeationschromatographie be-

Tabelle 1

45	Temperatur [°C]	Druck [bar]	g Ic'/h	Verweilzeit [min]	Produktivität [g PP/g lc' · h]	M _₩
	149	1510	0,17	1,5	8380	2000
50			В	eispiel 2		

Herstellung eines Propylen-Ethylen-Copolymerisats

Es wurde wie in dem Beispiel 1 gearbeitet, jedoch wurde eine Mischung aus Propylen und Ethylen polymerisiert.

Die Versuchsbedingungen und die Ergebnisse sind in der Tabelle 2 zusammengestellt.

Tabelle 2

60	Temperatur [°C]	Druck (bar)	g tc'/h	Gew % Propylen zu Gew % Ethylen im Gasgemisch	Produktivität [g Polymer/g Ic' - h]	Мъ
03	190	1508	0,078	77/23	24 358	10 000

Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von Homopolymerisaten des Propylens oder Copolymerisaten des Propylens mit anderen Olefinen oder deren Mischungen, dadurch gekennzeichnet, daß man bei Drücken von 100 bis 3000 bar und bei Temperaturen von 100 bis 330°C polymerisiert und als Katalysator ein Metallocenkatalysatorsystem verwendet.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man ein Metallocenkatalysatorsystem verwendet, das als aktive Bestandteile
 - a) einen Metallocenkomplex der allgemeinen Formel 1

$$R^3$$
 R^2
 R^3
 R^4
 R^5
 R^1
 R^3
 R^3

- in der die Substituenten folgende Bedeutung haben:
- M Titan, Zirkonium, Hafnium, Vanadium, Niob oder Tantal,
- X Fluor, Chlor, Brom, Iod, Wasserstoff, C1- bis C10-Alkyl, C6- bis C15-Aryl oder OR6, wobei
- R⁶ C₁- bis C₁₀-Alkyl, C₆- bis C₁₅-Aryl, Alkylaryl, Arylalkyl, Fluoralkyl oder Fluoraryl mit jeweils 1 bis 10 C-Atomen im Alkylrest und 6 bis 20 C-Atomen im Arylrest bedeutet,
- R¹ bis R³ Wasserstoff, C₁- bis C₁0-Alkyl, 5- bis 7gliedriges Cycloalkyl, das seinerseits ein C₁- bis C6-Alkyl als Substituent tragen kann, C6- bis C15-Aryl oder Arylalkyl, wobei gegebenenfalls auch zwei benachbarte Reste gemeinsam für 4 bis 15 C-Atome aufweisende cyclische Gruppen stehen können, oder Si(R²)₁ mit

30

50

65

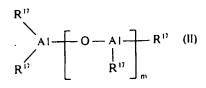
- R7 C1- bis C10-Alkyl, C6- bis C15-Aryl oder C3- bis C10-Cycloalkyl,
- Z für X oder

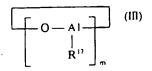
- steht, wobei die Reste
- R^8 bis R^{12} Wasserstoff, C_{1^-} bis C_{10^-} Alkyl, 5- bis 7gliedriges Cycloalkyl, das seinerseits ein C_{1^-} bis C_{10^-} Alkyl als Substituent tragen kann, C_{6^-} bis C_{15^-} Aryl oder Arylalkyl bedeuten und wobei gegebenenfalls auch zwei benachbarte Reste gemeinsam für 4 bis 15 C-Atome aufweisende cyclische Gruppen stehen können, oder Si(R^{13})₃ mit
- R¹³ C₁- bis C₁₀-Alkyl, C₆- bis C₁₅-Aryl oder C₃- bis C₁₀-Cycloalkyl, oder wobei die Reste
- R^4 und Z gemeinsam eine Gruppierung $-[Y(R^{14})_2]_n E$ bilden, in der
- Y für Silicium, Germanium, Zinn oder Kohlenstoff steht,
- R14 für C1- bis C10-Alkyl, C3- bis C10-Cycloalkyl oder C6- bis C15-Aryl
- n für die Zahlen 1, 2, 3 oder 4
- E für

$$\begin{array}{c}
R^{12} \\
R^{10}
\end{array}$$

$$\begin{array}{c}
R^{9} \\
\end{array}$$

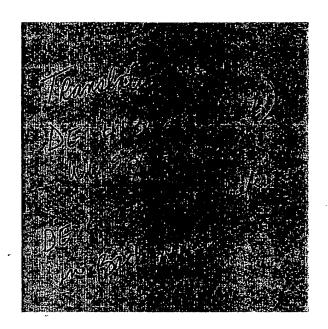
- oder A steht, wobei
- A = O = -S = -, $> NR^{15}$ oder $> PR^{15}$ bedeutet,
- mit R¹⁵ C₁- bis C₁₀-Alkyl, C₆- bis C₁₅-Aryl, C₃- bis C₁₀-Cycloalkyl, Alkylaryl oder Si(R¹⁶)₃
- $mit\ R^{16}\ C_{1}\text{-}\ bis\ C_{10}\text{-}\ Alkyl, C_{6}\text{-}\ bis\ C_{15}\text{-}\ Aryl, C_{3}\text{-}\ bis\ C_{10}\text{-}\ Cycloalkyl\ oder\ Alkylaryl}$
- b) eine offenkettige oder cyclische Alumoxanverbindung der allgemeinen Formel II oder III





wobei R^{17} eine C_1 - bis C_4 -Alkylgruppe bedeutet und m für eine ganze Zahl von 5 bis 30 steht, enthält.

50 ·



RECEIVED BY

OCT - 9 2001

BPC INFO CONTER

PCT World Organization for Intellectual Property

International Office

INTERNATIONAL APPLICATION PUBLISHED ACCORDING TO THE AGREEMENT ON INTERNATIONAL COLLABORATION IN THE FIELD OF PATENTS (PCT)

- (51) International patent classification: COSF 10/06, 4/602 A1
 - (11) International publication number: WO 93/05082
 - (43) International publication date: March 18, 1993 (3-18-93)
 - (21) International file number: PCT/EP92/02017
 - (22) International application date: Sept. 2, 1992 (9-2-92)
 - (30) Priority data:
 P 41 30 299.0 September 12, 1991 (9-12-91) DE
 - (71) Applicant (for all designation states except the USA):

 BASF AKTIENGESELLSCHAFT (DE/DE); Carl-Bosch-Strasse 38,
 D-6700 Ludwigshafen (DE)
 - (72) Inventors; and
- (75) Inventors/applicants (only for the USA); LITTMANN, Dieter (DE/DE); Neckarpromenade 36, D-6800 Mannheim 1 (DE). EVERTZ, Kaspar (DE/DE); Gleiwitzer Strasse 4, D-6707 Schifferstadt (DE). SCHLUND, Rueger (DE/DE); B 5,12, D-6800 Mannheim 1 (DE). MUEHLENBERND, Thomas (DE/DE); Siegelsmauer 3a, D-6900 Heidelberg (DE). KONRAD, Rainer (DE/DE); Gartenweg 7, D-6701 Goennheim (DE). KLIMESCH, Roger (DE/DE); Georg-Froeba-Strasse 43, D-6146 Alsbach-Haehnlein (DE). KERTH, Juergen (DE/DE); Wattenheimer Strasse 15, D-6719 Carlsberg (DE). SCHWEIER, Guenther (DE/DE); Friedrich-Pietzsch-Strasse 14, D-6701 Friedelsheim (DE). (74) Common agent: BASE AKELENCESETICALITY.
- (74) Common agent: BASF AKTIENGESELLSCHAFT; Carl-Bosch-Strasse 38, D-6700 Ludwigshafen (DE).
- (81) Designation states: CA FI HU JP KR NO RU US, European Patent (AT BE CH DE DK ES FR GB GR IE IT LU MC NI SE).

Published With international research report

(54) Title: HIGH-PRESSURE PROCESS FOR PRODUCING POLYPROPYLENE

(57) Abstract:

A process is disclosed for producing homopolymers of propylene or copolymers of propylene with other olefins or their mixtures. Polymerization is conducted under pressures from 100 to 3000 bars and attemperatures from 100 to 330°C, using a metallocene catalyst system as the catalyst.

FOR INFORMATION ONLY

Codes for identifying the PCT contract countries on the letterheads of publications that publicize international applications according to the PCT.

, ,	3410 201.				
AMATUZABBEFGJRYAF CCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCCC	Albania Armenia Austria Australia Azerbaidjan Bosnia-Herzegovina Barbados Belgium Burkina Faso Bulgaria Benin Brazil Belarus Canada Central African Republic Congo Switzerland Ivory Coast Cameroon China Cuba Czech Republic Germany Denmark Estonia Spain Finland France Gabon Great Britain Georgia Ghana Guinea Greece Hungary Ireland Israel Island Italy Japan	KKKP K ZCIKRSTUVCO GK MMMMMMMNNNNPPRU DEGIKNZ	Kirghistan Democratic People's Republic of Korea Republic of Korea Kazachstan	TD TG TM TT UG US VN VV ZW	Chad Togo Tadzhikistan Turkmenistan Turkey Trinidad and Tobago Ukraine Uganda United States of America Uzbekistan Vietnam Yugoslavia Zimbabwe

HIGH-PRESSURE PROCESS FOR PRODUCING POLYPROPYLENE SPECIFICATION

The present invention concerns a process for producing homopolymerisates of propylene or copolymerisates of propylene with other olefins or their mixtures.

Processes for producing homo- and/or copolymerisates of propylene at low pressures and by using Ziegler catalyst systems are known, e.g., from EP-A 351 392 and EP-A 321 852. However, there are heterogeneous systems but the yields are not satisfactory and the choice of comonomers is limited.

The purpose of the present invention was thus to offer a process for producing homo- and/or copolymerisates of propylene that does not have the said shortcomings.

Accordingly, a process of homopolymerisates of propylene or co-polymerisates of propylene with other olefins or their mixtures was found, in which the polymerization was done at pressure from 100 to 3000 bar and at temperatures from 100 to 330°C and a metallocene catalyst system is used as the catalyst.

Linear homopolymerisates of propylene or linear copolymerisates that have short-chain branches are obtained with this method.

Cyclic olefins with 3-12 C-atoms, preferably 4-8 C-atoms, dienes, especially α , ω -dienes with 4-10 C-atoms such as hexadien-1,5 and olefins with 2-10 C-atoms, preferably ethylene, butene and hexene, have proven suitable as the olefins that can be polymerized with propylene, where α -olefins are particularly preferred. These olefins can also have aryl or heteroelement substituents such as styrene or unsaturated substituted silanes.

These comonomers are usually used in amounts from 0.1 to 99.9 wt.%, preferably in amounts from 1 to 99 wt.%, relative to the amount of propylene.

Metallocene catalyst systems that contain a complex compound of metals of the IV and V subgroups of the periodic system, especially of titanium, zirconium, hafnium, vanadium, niobium or tantalum, among others, as the active constituent, are used as the catalysts. The complex compounds preferably used are those in which the metal atom is bound with unsaturated cyclic hydrocarbon atoms via $\mathfrak n$ -bonds, e.g., cyclopentadienyl, fluorenyl or indenyl groups. The complex compounds preferred for use are characterized in that the metal atom can be bound with additional ligands, in particular, with fluorine, chlorine, bromine and iodine or a C_1 - C_{10} -alkyl, e.g., a methyl, ethyl, propyl or butyl group. Particularly well-suited complex compounds also contain chlorine, in particular.

The preferred metallocene catalyst systems contain as the active constituents

(a) a metallocene complex of general formula I

$$R^{3}$$
 R^{2}
 R^{1}
 R^{5}
 R^{2}
 R^{2}
 R^{2}

in which the substituents have the following significance:

M stands for titanium, zirconium, hafnium, vanadium, niobium or tantalum,

X stands for fluorine, chlorine, bromine, iodine, hydrogen, c_1 - c_{10} -

alkyl, $C_6 - C_{15}$ -aryl or $-OR^6$,

in which case R^6 stands for C_1 - C_{10} -alkyl, C_5 - C_{15} -aryl, alkylaryl, arylalkyl, fluoralkyl or fluoraryl with 1-10 C-atoms in the alkyl radical and 6-20 C-atoms in the aryl radical,

 ${
m R}^{1}$ to ${
m R}^{5}$ stand for hydrogen, ${
m C}_{1}$ - ${
m C}_{10}$ -alkyl, 5- to 7-member cycloalkyl, which in turn can carry a c_1 - c_6 -alkyl as substituent, c_6 - c_{15} aryl or arylalkyl, where two adjacent radicals can also possibly stand jointly for unsaturated cyclic groups having 4-15 C-atoms, or $Si(R^7)_3$ with

 $^{R^7}$ C_1 - $^{C_{10}}$ -alkyl, C_6 - $^{C_{15}}$ -aryl or C_3 - $^{C_{10}}$ -cycloalkyl,

Z stands for X or
$$R^{11}$$
 R^{8} .

where the radicals R^8 to R^{12} denote hydrogen, $C_1 - C_{10}$ -alkyl, 5-7member cycloalkyl, which in turn can carry a c_1 - c_{10} -alkyl as substituent, c_5 - c_{15} -aryl or arylalkyl, and where two adjacent radicals can possibly also stand jointly for cyclic groups having 4-15 C-atoms, or $Si(R^{13})_3$ with

 R^{13} $C_1 - C_{10}$ -alkyl, $C_6 - C_{15}$ -aryl or $C_3 - C_{10}$ -cycloalkyl, or where the radicals R^4 and Z jointly form a $-(Y(R^{14})_2)_n$ grouping in which

Y stands for silicon, germanium, tin or carbon,

 ${
m R}^{14}$ stands for ${
m C}_1$ - ${
m C}_{10}$ -alkyl, ${
m C}_3$ - ${
m C}_{10}$ -cycloalkyl or ${
m C}_6$ - ${
m C}_{10}$ -aryl n stands for the numbers 1, 2, 3 or 4

E stands for

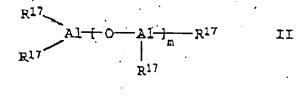
or A, where A

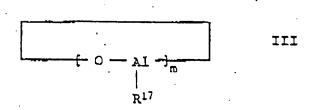
stands for
$$-c$$
, $-s$, NR^{15} or PR^{15}

with R¹⁵ C₁ - C₁₀-alkyl, C₆ - C₁₅-aryl, C₃ - C₁₀-cycloalkyl, alkylaryl or Si(R¹⁶)₃ with R¹⁶ C₁ - C₁₀-alkyl, C₆ - C₁₅-aryl, C₃ - C₁₀-cycloalkyl or alkylaryl

as well as

(b) an open-chain or cyclic alumoxane compound of general formulas II or III

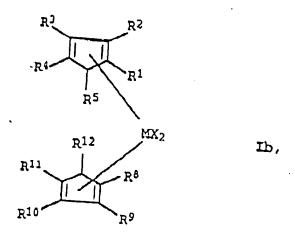


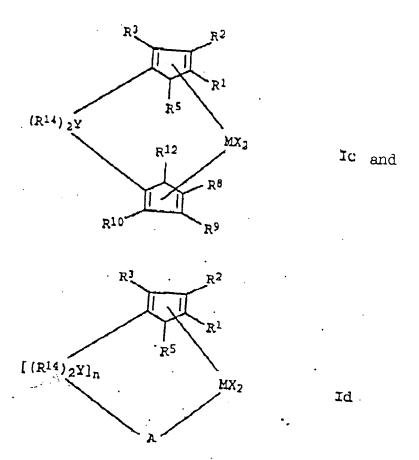


where $\ensuremath{\text{R}^{17}}$ signifies a $\ensuremath{\text{C}_{1}}$ - $\ensuremath{\text{C}_{4}}\text{-alkyl}$ group and m stands for a whole number from 5 to 30.

Of the metallocene complexes of general formula I, the following are preferred:

$$R^3$$
 R^2
 R^3
 R^3
 R^3
 R^3
 R^3
 R^3





Of the compounds of formula Ia, the ones particularly preferred are those in which

M signifies titanium, zirconium or hafnium,

X denotes chlorine and

 R^1 to R^5 denote hydrogen or $C_1 - C_4$ -alkyl.

Of the compounds of formula Ib, the preferred ones are those in which

M stands for zirconium or hafnium,

X stands for chlorine,

 R^1 to R^5 denote hydrogen, $C_1 - C_4$ -alkyl or $Si(R^7)_3$,

 R^5 to R^{10} denote hydrogen, $C_1 - C_4$ -alkyl or $Si(R^{13})_3$.

The compounds of formula Ib in which the cyclopentadienyl radicals are identical are particularly well suited; unsubstituted cyclopentadienyl radicals are preferred.

Of the compounds of formula Ic, the ones particularly well suited are those in which

 ${\tt R}^1$ and ${\tt R}^8$ are identical and stand for hydrogen or ${\tt C}_1$ to ${\tt C}_{10}$ alkyl groups,

 ${\tt R}^{5}$ and ${\tt R}^{12}$ are identical and stand for hydrogen, a methyl, ethyl, isopropyl or tert.-butyl group

 ${\bf R}^2, \; {\bf R}^3, \; {\bf R}^9$ and ${\bf R}^{10}$ have the significance

 ${\bf R}^3$ and ${\bf R}^{10}$, ${\bf C}_1$ to ${\bf C}_4$ -alkyl

 R^2 and R^9 , hydrogen, or two adjacent radicals R^2 and R^3 as well as R^9 and R^{10} stand jointly for unsaturated cyclic groups having 4-12 C-atoms,

 R^{14} stands for $C_1 - C_8$ -alkyl,

 ${\tt M}$ stands for zirconium or hafnium,

Y stands for silicon, germanium, tin or carbon and

X stands for chlorine.

Examples of particularly well-suited complex compounds are, among others:

Dimethylsilandiyl bis(-3-tert.butyl-5-methyl cyclopentadienyl) zirconium dichloride,

- Diethylsilandiyl bis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,
- Methyl ethyl silandiyl bis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,
- Dimethylsilandiyl bis(-3-tert.butyl-5-ethylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,
- Dimethylsilandiyl bis(-3-tert.butyl-5-methylcyclopentadienyl) dimethyl zirconium,

Dimethylsilandiyl bis(-2-methylindenyl) zirconium dichloride,

Diethylsilandiyl bis(-2-methylindenyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-ethylindenyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-isopropylindenyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-tert.butylindenyl) zirconium dichloride,

Diethylsilandiyl bis(-2-methylindenyl) zirconium dibromide,

Dimethylsulfide bis(-2-methylindenyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-methyl-5-methylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-methyl-5-ethylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-ethyl-5-isopropylcyclopentadienyl) zirconium dichloride,

Dimethylsilandiyl bis(-2-methylindenyl) zirconium dichloride,
Dimethylsilandiyl bis(-2-methylbenzindenyl) zirconium dichloride and
Dimethylsilandiyl bis(-2-methylindenyl) hafnium dichloride.

Of the compounds of general formula Id, the ones that are particularly well suited are those in which

M stands for zirconium or hafnium.

X stands for chlorine or C_1 to C_{10} -alkyl,

Y stands for silicon or carbon if n = 1 or for carbon if n = 2, R^{14} stands for C_1 to C_8 -alkyl, C_5 and C_6 -cycloalkyl or C_6 to C_{10} -aryl,

A stands for
$$-0$$
, $-s$, NR^{15}

and

 R^1 to R^3 and R^5 stand for hydrogen, C_1 to C_{10} -alkyl, C_3 to C_{10} -cycloalkyl, C_5 to C_{15} -aryl or $Si(R^7)_3$.

Such complex compounds can be synthesized by known methods, where the reaction of the correspondingly substituted cyclic hydrocarbon anions with halides of titanium, zirconium, hafnium, vanadium, niobium or tantalum is preferred. Examples of the corresponding production processes are described in the Journal of Organometallic Chemistry, 369 (1989), 359-370, among others.

The metallocene complexes can also be present in cationic form, as described in EP-A 277 003 and EP-A 277 004.

Besides the complex compound, the metallocene catalyst systems usually also contain oligomer alumoxane compounds of general formula II or III, where R¹⁷ preferably stands for methyl or ethyl groups and m preferably stands for a number from 10 to 25.

These oligomer alumoxane compounds are usually produced by the reaction of a solution of trialkyl aluminum with water and is described in EP-A 284 708 and US-A 4,794,096, among others.

The oligomer alumoxane compounds obtained here are usually mixtures of both linear and cyclic chain molecules of different length, such that m can be considered a mean value. The alumoxane compounds can also be mixed with other metal alkyls, preferably with aluminum alkyls.

It has proven advantageous in the invention process to use the complex compound of metals of the IV and V subgroups of the periodic system and the oligomer alumoxane compound in amounts such that the atomic ratio between aluminum from the oligomer alumoxane compound and the transition metal from the complex compound of metals of the IV and V subgroups of the periodic system is in the range from 10:1 to $10^6:1$, especially in the range from 10:1 to $10^4:1$.

For the invention process, the catalysts are generally used in an amount from 10^{-1} to 10^{-9} , preferably from 10^{-2} to 10^{-5} mols/liter of metal.

The process can be conducted in the reactors ordinarily used for high-pressure polymerization, e.g., in agitation-type autoclaves.

It has proven advantageous to mix the complex compound of metals of the IV and V subgroups of the periodic system with the oligomer alumoxane compound prior to polymerization, by which an activated catalyst system is formed. The duration of this activation step is usually 1-120 minutes, preferably 10-100 minutes. The mixing is preferably carried out so that the complex compound is brought in contact with a solution of the oligomer alumoxane compound in an inert solvent, e.g., in benzene, toluene, hexane, heptane or their mixtures, at temperatures from 0 to 50°C.

The invention process can be conducted so that the solutions of complex compounds and oligomer alumoxane compounds are mixed before the reactor and/or fed into the reactor at several sites. The polymerization can be conducted batchwise or continuously. The process is conducted at pressures of 100 to 3500 bar, preferably from 1000 to 3000 bar and at temperatures from 100 to 330°C, preferably from 120

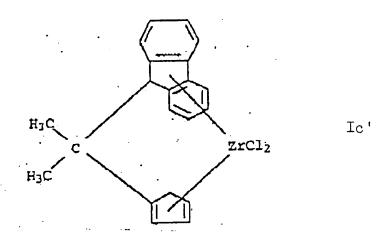
to 300°C , especially from 120 to 250°C. The residence times are in the range from 20 to 240, preferably from 30 to 120 seconds.

The essential advantages of the invention process are that high productivities are obtained, that the selection of comonomers is very great and that high conversions are obtained with short residence times and high molecular weights.

EXAMPLES

EXAMPLE 1

Production of a propylene homopolymerisate (PP) 440 mg (= 1 mmol) of



was dissolved in a mixture of 50 ml (36 g, 0.5 mol) of aluminum trimethyl and 290 g of 1.53 molar toluene methyl aluminoxane solution (0.5 mol) in 10 l of toluene. Excluding air and moisture, 10 m 3 of propylene/h and the above-described solution were metered into a continuously operating high-pressure agitation autoclave.

Table 1 gives the experimental conditions and the results.

The mean molecular weight $\overline{\mathrm{M}}_{\mathbf{W}}$ (mean weight value) was determined by gel permeation chromatography.

TABLE 1:

Temperature (°C)	Pressure (bar)	g Ic'/h	Residence time (min)	Productivity M (g PP/g Ic'.h)
149	1510	0.17	1.5	8380 2000

EXAMPLE 2

Production of a propylene-ethylene copolymerisate

The procedure was as in Example 1, but a mixture of propylene and ethylene was polymerized.

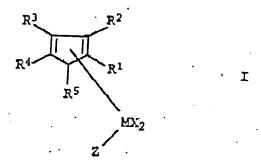
The experimental conditions and the results are given in Table 2.

TABLE 2:

Temperature (°C)	Pressure (bar)	g Ic'/h	wt.% of propylene to wt.% of ethylene in the gas mixture	Productivity (g of poly- mer/g of Ic'	W
190	1508	0.078	24 358	24 358 1	0,000

PATENT CLAIMS

- 1. Process for the production of homopolymerisates of propylene or copolymerisates of propylene with other olefins or their mixtures, characterized in that the polymerization is conducted at pressures of 100 to 3000 bar and at temperatures from 100 to 330°C and a metallocene catalyst system is used as the catalyst.
- 2. Process according to claim 1, characterized in that a metallocene catalyst system contains the following as active constituents:
 - (a) a metallocene complex of general formula I



in which the substituents have the following significance:

M stands for titanium, zirconium, hafnium, vanadium, niobium or tantalum,

X stands for fluorine, chlorine, bromine, iodine, hydrogen, c_1 to c_{10} -alkyl, c_6 to c_{15} -aryl or $-0R^6$,

where R^6 denotes C_1 to C_{10} -alkyl, C_6 to C_{15} -aryl, alkylaryl, arylalkyl, fluoralkyl or fluoraryl with 1-10 C-atoms in the alkyl radical and 6 to 20 C-atoms in the aryl radical,

 ${
m R}^{1}$ to ${
m R}^{5}$ stand for hydrogen, ${
m C}_{1}$ to ${
m C}_{10}$ -alkyl, 5- to 7-member cycloalkyl, that in turn can carry a ${
m C}_{10}$ -alkyl as substituent, ${
m C}_{6}$ - to ${
m C}_{15}$ -aryl or arylalkyl, where two adjacent radicals can possibly also stand jointly for cyclic groups having 4-15 C-atoms, or ${
m Si}({
m R}^{7})_{3}$ with

 R7 $^{C}_{1}$ - to $^{C}_{10}$ -alkyl, $^{C}_{6}$ - to $^{C}_{15}$ -aryl or $^{C}_{3}$ - to $^{C}_{10}$ -cycloalkyl,

Z stands for X or R11 R8

where the radicals R^8 to R^{12} denote hydrogen, C_1 - to C_{10} -alkyl, 5- to 7-member cycloalkyl, which in turn can carry a C_1 - to C_{10} -alkyl as substituent, C_6 - to C_{15} -aryl or arylalkyl, and where two adjacent radicals can possibly also stand jointly for cyclic

groups having 4-15 C-atoms, or $Si(R^{13})_3$ with

 13 13

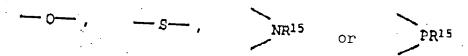
or where the radicals R^4 and Z jointly form a grouping $-(Y(R^{14})_2)_n-E-$, in which

Y stands for silicon, germanium, tin or carbon,

 $\rm R^{14}$ stands for $\rm C_{1^-}$ to $\rm C_{10^-alkyl},\, C_{3^-}$ to $\rm C_{10^-cycloalkyl}$ or $\rm C_{6^-}$ to $\rm C_{15^-}$ aryl,

n stands for the numbers 1, 2, 3 or 4,

E stands for \mathbb{R}^{12} or A, where A signifies \mathbb{R}^{9}

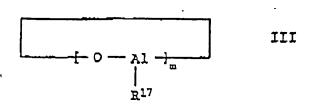


with R¹⁵ C₁- to C₁₀-alkyl, C₅- to C₁₅-aryl, C₃- to C₁₀-cyclo-alkyl, alkylaryl or Si(R¹⁶)₃

with R¹⁶ c_{1} to c_{10} -alkyl, c_{6} - to c_{15} -aryl, c_{3} - to c_{10} -cycloalkyl or alkylaryl

as well as

(b) an open-chain or cyclic alumoxane compound of general formula II or III



where $\ensuremath{\text{R}^{17}}$ signifies a $\ensuremath{\text{C}_{4}}\text{--}$ to $\ensuremath{\text{C}_{4}}\text{--}$ alkyl group and m stands for a whole number from 5 to 30.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

A C	ASSISCATION OF GUNDING		CT/EP 9	2/02017
1	ASSIFICATION OF SUBJECT MATTER			
	nt.Cl.5 COBF 10/06. COBF	4/602		
B. PIP	to International Patent Classification (IPC) or to	both national classification an	d IPC	
	documentation searched (classification system follow	and by classification and but a		
_	t.Cl.5 COSF	y communication symbols)		
DOCUMON	don scarched other than minimum documentation to	the extent that such documents a	re included in	the fields searched
Electronic d	ate bute complied during the inscreational scarch (se	ume of data base and, where prac-	dcable search	(cran week)
		, , , , , , , , , , , , , , , , , , , ,		·
·				
C DOCU	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVAN	7		
Category*	Citation of document, with indication, when	The appropriate of the minutes	·	
			aznici	Relevant to cleim No.
X	DE, A, 3150270 (EC ERDÖLCHE 30 June 1983,	MIE) ·		1,2
İ	see claims; page 3, lin	es: 23-28	ļ	•-
x				
1	WO, A, 9104257 (EXXON) 4 App see claims; page 22, line	rll 1991 25 9-29: eyamplo 65		1,2
x				
	EP, A, 0321853 (HOECHST) 28 see claims 2,3	June 1989		1,2
x	EP. A, 0416566 (HOECHST) 13 see claims 1,2	March 1991		1,2
İ			ļ	•
l			1	•
]			1	
			,	
1 2 4				
	ocuments are listed in the continuation of Box C	See patent family	annex.	
documente	egaries of cited documents: left sing the general state of the art which is not considere Hoular references	"T" later document published	define the interes	the at this date or priority
	idental reference idental reference anough the problement of the international filling day	the principle or theory a	nderlying the in	IVERSION
व्यंच्यं के व्य	which may throw doubts on priority claim(s) or which is abilish the publication date of another chains or other or expecified)	stop when the document	is taken alone	OF SO PROING PE ISABOTIAN
400UEDENE I	eferring to an eral disclasure, use, exhibition or other	"Y" document of particular ; considered to involve ;	elevener; the cl	nimed invention cannot be
document p	abilished prior to the international filing date but later that	period openions to a beare compined salth one of mo		
,,		"A," document member of the	same patent fa	mily
	al completion of the international search	Date of mailing of the interes	ational scarci	report
	November 1992 (04.11.92)	25 November 1		11.92)
16 and maili	ng address of the ISA/	Authorized officer		
	EUROPEAN PATENT OFFICE			
imile No.	•	Telephane No.		
FU1/15A/2	0 (second sheet) (July 1992)			

ANNEX TO THE INTERNATIONAL SEARCH REPORT ON INTERNATIONAL PATENT APPLICATION NO.

EP 9202017 1

SA 63913

This agree likes the patent family members relating to the patent documents cited in the above-members are as contained in the European Patent Office EOP file on 19/11/92.

The European Patent Office is in no way liable for these particulars which are merely given for the purpose of information.

Patent document chad in searth report	Publication date		nt ismily mber(s)	Publication date
DE-A- 3150270	30-06-83	None	٠,	
WO-A- 9104257	04-04-91	US-A- AU-A- CA-A- CA-A- EP-A- JP-A- US-A- US-A- US-A-	5055438 6248390 6443990 2024899 2065745 0420436 0491842 3188092 5026798 5057475 5096867	08-10-91 21-03-91 18-04-91 14-03-91 14-03-91 03-04-91 01-07-92 16-08-91 25-06-91 15-10-91 17-03-92
EP-A- 0321853	28-06-89	DE-A- AU-A- DE-A- JP-A- US-A-	3743320 2731988 3867054 1203409 4962248	29-06-89 22-06-89 30-01-92 16-08-89 09-10-90
EP-A- 0416566	13-03-91	DE-A- AU-B- AU-A- CA-A- JP-A-	3929693 625142 6219090 2024718 3100004	14-03-91 02-07-92 14-03-91 08-03-91 25-04-91
		• •	÷	
•			:	•
				: :